(19)日本国特許庁(JP)

# (12) 公開特許公報(A)

FΙ

(11)特許出願公開番号

## 特開平4-284365

(43)公開日 平成4年(1992)10月8日

(51) Int.Cl.<sup>5</sup>

識別記号

庁内整理番号

技術表示箇所

H 0 1 M 8/04

T 9062-4K

8/06

R 9062-4K

審査請求 未請求 請求項の数4(全 7 頁)

(21)出願番号

特願平3-47076

(22)出願日

平成3年(1991)3月13日

(71)出願人 000005234

富士電機株式会社

神奈川県川崎市川崎区田辺新田1番1号

(72)発明者 大内 崇

· 神奈川県川崎市川崎区田辺新田1番1号

富士電機株式会社内

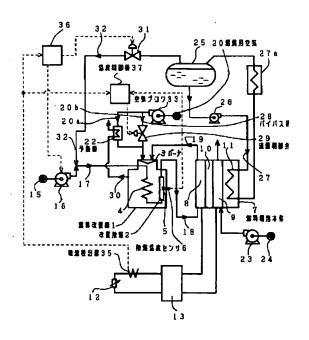
(74)代理人 弁理士 山口 巌

### (54)【発明の名称】 燃料電池発電装置

#### (57) 【要約】

【目的】燃焼空気用予熱器をバイパスするパイパス路を 設け、流量制御弁で改質触媒温度等に応じてバイパス空 気量を調整して、燃焼空気用空気ブロアおよび予熱器を 小形化し、しかも改質触媒温度の良好な負荷応答性を得 る。

【構成】燃料改質器1のパーナ3に供給される燃焼用空気20を加熱する予熱器22を含む流路に対してパイパス路28を設け、ここに流量制御弁29を配置し、触媒温度センサ6および電流検出器35からの信号が入力され燃料電池本体7の負荷電流値と改質触媒2の温度に応じて流量制御弁29の開度を調整する信号を流量制御弁29に出力する温度制御器37からの信号で、流量制御弁29の開度を調整して、負荷電流の急減時に改質触媒2の過度の温度上昇を防止する。



#### 【特許請求の範囲】

【請求項1】炭化水素系燃料を水蒸気改質する改質触媒管とこの改質触媒管を加熱するパーナと前記改質触媒管の動作温度を検出する改質触媒温度センサを有する燃料改質器と、前記パーナに燃焼用空気を供給する空気プロワと、前記燃料改質器の排出ガスにより前記燃焼用空気を加熱する予熱器と、前記燃料改質器により水蒸気改質して得た水素リッチな改質ガスおよび空気供給手段により供給される空気とを反応ガスとして用いて電気化学的に発電する燃料電池本体と、この燃料電池本体の負荷電流を検出する燃料電池本体と、このパイパス路と、このパイパス路に配設された燃焼用空気量を調整する流量制御弁と、前記電流検出器および前記改質触媒温度センサの出力に応じた制御信号を前記流量制御弁に出力する温度制御器とを備えたことを特徴とする燃料電池発電装置。

【請求項2】請求項1記載の燃料電池発電装置において、温度制御器が電流検出器および改質触媒温度センサの出力に応じた制御信号を燃焼用空気を供給する空気プロワおよび流量制御弁に出力するものであることを特徴 20とする燃料電池発電装置。

【請求項3】請求項1記載の燃料電池発電装置において、パーナ入口部の燃焼用空気の温度を検出する燃焼用空気温度センサを備え、しかも温度制御器が電流検出器,改質触媒温度センサおよび前記燃焼用空気温度センサの出力に応じた制御信号を流量制御弁に出力するものであることを特徴とする燃料電池発電装置。

【請求項4】請求項3記載の燃料電池発電装置において、温度制御器が電流検出器,改質触媒温度センサおよび燃焼用空気温度センサの出力に応じた制御信号を燃焼 30 用空気を供給する空気プロワおよび流量制御弁に出力するものであることを特徴とする燃料電池発電装置。

#### 【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は天然ガス,メタノールなどの炭化水素系燃料を燃料改質器により水蒸気改質して得た水素リッチな改質ガスおよび空気供給手段により供給される空気とを反応ガスとして用いて電気化学的に発電する燃料電池発電装置に関する。

[0002]

【従来の技術】燃料電池発電装置は、天然ガス,メタノール等の炭化水素系燃料を燃料として水蒸気改質により水素リッチな改質ガスを生成する燃料改質器と、この改質ガスと空気供給手段により供給される空気とを反応ガスとして用いて電気化学的に直流電気を発電する燃料電池本体と、必要に応じ、燃料電池が発電した直流電気を交流電気に変換する直交変換装置等で構成される。燃料改質器で生成された改質ガスは、燃料電池の負荷および水素利用率に応じて燃料電池本体内部で消費され、燃料電池本体から排出される。排出されたガス(以降オフガ 50

スと略称)は、まだ未利用の水素を含んでいるので、燃 料改質器のパーナに導かれて燃焼され、水蒸気添加燃料 および改質触媒の加熱に使用される。図4は従来技術に よるこのような燃料電池発電装置のプロセスフロー図で ある。図4において、1は天然ガス、ナフサなどの常温 ・常圧下で気体状態にある炭化水素系燃料15を水素リ ッチな改質ガスに改質する燃料改質器である。燃料15 は改質用水蒸気32と混合されて、水蒸気添加燃料17 となって燃料改質器1に導かれる。燃料改質器1は改質 触媒2が充填された改質触媒管5と、この改質触媒管5 を炭化水素系燃料15の改質に適合した温度、例えば燃 料15が天然ガスの場合 600~ 800℃に加熱するパーナ 3とを有し、パーナ3は燃料電池本体7からのオフガス 19を燃焼して所要の温度を生成する。水蒸気添加燃料 17はパーナ3で生成した燃焼ガスによって加熱器4を 通流する間に加熱されたうえで、改質触媒管 5 に導か れ、改質触媒2によって水蒸気改質されて水素リッチな 改質ガス18に改質される。改質ガス18は燃料電池本 体7の燃料極8に供給され、空気極9に供給される反応

っているのでパーナ3に与えられ、燃焼用空気20とともに燃焼され、加熱器4をを加熱するとともに、改質触媒管5を所要の温度に加熱する。改質触媒管5の所要の温度への加熱を済ませた燃料改質器排ガス30は予熱器22で燃焼用空気20を予熱したうえで系外に放出される。燃焼用空気20はその空気供給能力を可変可能な燃焼用空気供給用の空気ブロア38によって系内に取り込まれ途中予熱器22で、パーナ3でのオフガス19の燃焼に適合した温度、例えば燃料15が天然ガスの場合500~600℃に加熱されて、バーナ3に供給される。

用空気24とともに化学反応して発電作用を行い、水素

を消費してオフガス19となって燃料電池本体1から排

出される。しかしオフガス19はまだ未利用の水素を持

【0003】燃料電池本体7は、電解質を担持したマト リックスからなる電解質層10と、マトリックスを挟持 し改質ガス18および反応用空気24がそれぞれ通流す る燃料ガス流通路および酸化剤ガス流通路を有する一対 の多孔性のガス拡散電極である燃料極8および空気極9 からなる単位セルを複数積層する毎に冷却体11を介装 し、これら複数の単位セルと冷却体11との積層体を複 数積層して構成されている。燃料電池本体7が発電した 電力は、直接あるいは必要に応じて設置する直交変換装 置などの変換装置13を介して、負荷12に供給され る。反応用空気24は反応空気用の空気プロア23によ って系内に取り込まれ空気極9に供給される。燃料電池 本体7が直流発電を行うと、出力する電流値にほぼ比例 した損失熱を発生する。この損失熱は冷却体11に通流 する例えば純水27の加圧沸騰冷却により除去される。 純水27は循環ポンプ26によって循環経路を循環する に要する圧力を与えられ、燃料電池本体7に供給され る。燃料電池本体7の冷却体11において熱を奪った純

水27は、熱交換器27aで放熱した後、水蒸気分離器25は 25を経て循環ポンプ26に戻る。水蒸気分離器25は 圧力容器で構成されており、冷却体11から加圧沸騰に より熱を奪った純水27から水蒸気を分離する。燃料改 質器1における炭化水素系燃料15の水蒸気改質には、 例えば燃料15が天然ガスの場合には、燃料15の供給 量の2~4倍(モル数比)の水蒸気を必要とする。この 改質用水蒸気32には水蒸気分離器25で分離された水 蒸気が用いられ、流量制御弁31を介して燃料15と混 合される。

【0004】燃料電池での電気化学的反応で得られる直流電流は、ファラデーの法則により、消費される水素および酸素の量に正比例する。このため燃料電池の負荷電流に応じて燃料15および改質用水蒸気32の量を調整することが必要となる。35は燃料電池本体7の負荷電流値を検出する電流検出器であり、電流検出器35の出力は燃料制御器36に入力され、燃料制御器36では燃料ポンプ16の例えば回転数などの燃料供給能力および流量制御弁31の開度を制御する信号が出力され、それぞれ燃料ポンプ16の燃料供給量および流量制御弁31の開度を制御する。これにより燃料電池本体7の負荷電流値に応じた量の水蒸気添加燃料17が燃料改質器1に供給される。

【0005】しかして、上記した燃料電池発電装置の構 成と制御方法では、負荷変動時の燃料ポンプ16が所要 の回転数および流量制御弁31が所要の開度に到達する までに、かなりの時間遅れが生じることと、燃料改質器 1にいたる配管路の長さに係わる時間遅れが生じる。ま た、燃料電池発電装置を変動が多い負荷の電源として用 いる場合、特に負荷が急減して燃料電池本体7の負荷電 30 流が急激に減少した時に、水素が余剰となり、オフガス 19中の水素含有量が増大するので、バーナ3での発熱 量が増大して改質触媒2が過渡的に高温となる。ところ で改質触媒2には、例えば燃料15が天然ガスの場合は 改質触媒2としてニッケル系触媒が使用されるが、ニッ ケル系触媒は 900℃以上の高温にさらされると活性が低 下し、かつ寿命が短くなるという性質があるうえ、水蒸 気添加燃料17を水素リッチな改質ガス18に改質する 活性は 700℃以上でないと充分には発揮されないため、 改質触媒2は 700~ 800℃に保持するようにする必要が 40 あるということがある。このため、過渡的にでも髙温と なると改質触媒2の寿命が大幅に低下する可能性が生じ ることとなる。これに対応するため、改質触媒管5に改 質触媒2の温度を検出する触媒温度センサ6を設置し、 触媒温度センサ6の出力を温度制御器39に入力し、温 度制御器39では空気プロア38の例えば回転数などの 空気供給能力を制御する信号が出力され、空気プロア 3 8の燃焼用空気供給量を制御しており、燃料電池本体? の負荷電流が急激に減少した場合、改質触媒2の温度が 所定の温度を越えると、空気プロア38の空気供給量を 50

増加して余剰の空気を供給し、パーナ3での燃焼で得られる燃焼ガスの温度を低下することで、負荷電流が急減しても、改質触媒2を所要の温度に保持するようにして

[0006]

いる。

【発明が解決しようとする課題】前述した従来例の、炭化水素系燃料を水蒸気改質して水素リッチな改質ガスとして用いる燃料電池発電装置においては、負荷変動時にも改質触媒を所要温度に保持するために、改質触媒温度 10 を基に空気プロアの空気供給能力を調整している。しかし、空気プロアによって供給される燃焼用空気は、予熱器で燃料改質器排ガスと熱交換するので、例えば負荷急減時にパーナで得られる燃焼ガスの温度を低下するには、大量の燃焼用空気を供給する必要があり、空気プロアに持たせる空気供給能力が過大となり、空気プロアおよび予熱器が大型化し、かつ空気プロアの駆動電力も増大するという問題があった。また、空気プロアの空気供給が所要の能力になるまでに時間遅れがあることと、燃

たうえで定まるのでここにも時間遅れがあることから、 速い応答による改質触媒温度の制御がいまだ困難である との問題があった。しかしながら、予熱器は定常運転時 の燃料電池発電装置にとっては、システム効率を高く維 持するために不可欠なものである。

焼用空気の温度が燃料改質器排ガスと予熱器で熱交換し

【0007】本発明は前述の従来技術の問題点に鑑みなされたものであり、その目的は予熱器に通流する燃焼用空気をバイパスするパイパス路を配設し、燃焼用空気用の流量制御弁により、改質触媒温度等に応じてパイパス路を通流する空気量を調整することで、システム効率を低下させることなく、空気プロアおよび予熱器を小形化し、しかも改質触媒温度の負荷応答性の良好な燃料電池発電装置を提供することにある。

[0008]

【課題を解決するための手段】本発明では前述の目的は、

【0009】1)炭化水素系燃料を水蒸気改質する改質 触媒管とこの改質触媒管を加熱するパーナと前記改質触 媒管の動作温度を検出する改質触媒温度センサを有する 燃料改質器と、前記パーナに燃焼用空気を供給する空気 プロワと、前記燃料改質器の排出ガスにより前記燃焼用 空気を加熱する予熱器と、前記燃料改質器により水蒸気 改質して得た水素リッチな改質ガスおよび空気供給手段 により供給される空気とを反応ガスとして用いて電気化 学的に発電する燃料電池本体と、この燃料電池本体の負 荷電流を検出する電流検出器を有する燃料電池発電装置 において、前記予熱器をパイパスするパイパス路と、こ のパイパス路に配設された燃焼用空気量を調整する流量 制御弁と、前記電流検出器および前記改質触媒温度セン サの出力に応じた制御信号を前記流量制御弁に出力する 温度制御器とを備えたこと、また

【0010】2)前記1項記載の手段において、温度制 御器が電流検出器および改質触媒温度センサの出力に応じた制御信号を燃焼用空気を供給する空気プロワおよび 流量制御弁に出力するものであること、また

【0011】3)前記1項記載の手段において、パーナ 入口部の燃焼用空気の温度を検出する燃焼用空気温度セ ンサを備え、しかも温度制御器が電流検出器,改質触媒 温度センサおよび前記燃焼用空気温度センサの出力に応 じた制御信号を流量制御弁に出力するものであること、 さらにまた

【0012】4)前記3項記載の手段において、温度制御器が電流検出器,改質触媒温度センサおよび燃焼用空気温度センサの出力に応じた制御信号を燃焼用空気を供給する空気プロワおよび流量制御弁に出力するものであること、により達成される。

#### [0013]

【作用】本発明では前述の構成とすることにより、負荷 の変動時、特に負荷の急減時に、水素が余剰となり、オ フガス中の水素含有量が増大し、パーナでの発熱量が増 大して燃焼ガスの温度が所定温度を越えて急上昇する可 20 能性があるような場合に、改質触媒の温度を改質触媒温 度センサで検出し、改質触媒温度が所定値を越えている 場合には流量制御弁を開き、燃焼用空気をバイパス路に 分流させる。このようにすることで、予熱器を通流する 燃焼用空気の量が減少し燃料改質器排ガスから燃焼用空 気が受け取る熱量が減少するとともに、燃料改質器排ガ スから熱を受け取らずこのため外気温度のままの低温の 燃焼用空気がパイパス路から直接供給されて、パーナ入 口での燃焼用空気の温度はその流量を増大することなく 応答性よく低下される。このためバーナでの燃焼で得ら れる燃焼ガスの温度を短時間で降下させることができ、 改質触媒の温度を所定の設定値に短時間で良好な応答性 で制御できる。

#### [0014]

【実施例】以下本発明の実施例を図面を参照して詳細に 説明する。図1は本発明の一実施例の燃料電池発電装置 のプロセスフロー図である。図4の従来例と同一部分に は同じ符号を付しその説明を省略する。図1において、 28は燃焼用空気20の供給系において、予熱器22と 並列に設けられて燃焼用空気20の一部20bをパイパ 40 スするパイパス路である。29はバイパス路28に配設 されて、パイパス路28を通流する燃焼用空気の一部2 0 b の流量を調整する流量制御弁である。流量制御弁2 9が開くことで、パイパス路28に燃焼用空気の一部2 0 bが流れ、その分予熱器22を通流する燃焼用空気2 0の一部20aの流量が減少する。燃焼用空気の一部2 0 a と燃焼用空気の一部20 b はパーナ3の入口の手前 で合流しパーナ3に流入する。33は燃焼用空気20を 供給する一定供給能力の空気プロアである。また、37 は触媒温度センサ6および電流検出器35からの信号を 50

入力し、燃料電池本体7の負荷電流が減少した場合にはいったん流量制御弁29の開度を開き、また燃料電池本体7の負荷電流が増加した場合にはいったん流量制御弁29の開度を閉じる信号を流量制御弁29に出力し、以降改質触媒2の温度の推移に応じて改質触媒2の温度が所定値よりも高ければさらに流量制御弁29の開度を開

解改質無燥2の温度の推移に応して改質無線2の温度が 所定値よりも高ければさらに流量制御弁29の開度を開き、改質触媒2の温度が所定値よりも低くければ流量制御弁29の開度を閉じる信号を流量制御弁29に出力する温度制御器である。

【0015】本実施例では上記の構成としたので、例え 10 ば負荷電流が急減した場合には、その信号が電流検出器 35から温度制御器37に入力され、温度制御器37で はまずただちに流量制御弁29の開度を開く信号を流量 制御弁29に出力する。ひきつずいて触媒温度センサ6 の出力を基に改質触媒2の温度が所定値よりも高ければ さらに流量制御弁29の開度を開く信号を流量制御弁2 9に出力する。これにより燃焼用空気の一部20bはバ イパス路28を通流することとなり、また予熱器22を 流れる燃焼用空気の一部20aの流量は減少する。この ため、燃焼用空気の一部20 aが予熱器22で燃料改質 器排ガス30から受け取る熱量は減少するとともに、外 気温のままの低温の燃焼用空気の一部20bがパーナ3 に直接流入するので、パーナ3に供給される燃焼用空気 20の温度は急速に低下する。これにより負荷電流が急 減し、オフガス19中の水素含有量が増加し、パーナ3 での発熱量が増大しても燃焼用空気20の供給量を増加 することなしに燃焼ガスの温度が急上昇することがなく なり、改質触媒2の過度の温度上昇を防止することがで きる。また、パーナ3での燃焼で得られる燃焼ガスの温 度を短時間で降下させることができ、改質触媒の温度を 所定の設定値に短時間で良好な応答性で制御できる。

【0016】図2は本発明の異なる実施例の燃料電池発 電装置のプロセスフロー図である。図1および図4と同 一部分には同じ符号を付しその説明を省略する。図2に おいて、34は燃焼用空気20のパーナ3の流入部に配 設された、燃焼用空気20の温度を検出する燃焼空気温 度センサである。37aは温度制御器であり、触媒温度 センサ6,燃焼空気温度センサ34および電流検出器3 5からの信号を入力し、燃料電池本体7の負荷電流に変 化がない場合には、例えば燃料15が天然ガスの場合、 燃焼空気温度設定値を定常値である 500~ 600℃として 温度制御器37a内に保存し、負荷電流が減少した場合 には燃焼空気温度設定値を定常値より低い温度に設定し なおして保存し、負荷電流が増加した場合には燃焼空気 温度設定値を定常値より高い温度に設定しなおして保存 するとともに、燃焼空気温度センサ34の出力値と前記 温度制御器37a内に保存されている燃焼空気温度設定 値とを比較して、燃焼空気温度が燃焼空気温度設定値よ りも高ければ流量制御弁29の開度を開く信号を流量制 御弁29に出力し、燃焼空気温度が燃焼空気温度設定値

よりも低ければ流量制御弁29の開度を閉じる信号を流量制御弁29に出力し、以降改質触媒2の温度の推移に応じて改質触媒2の温度が所定値よりも高ければさらに流量制御弁29の開度を開き、改質触媒2の温度が所定値よりも低ければ流量制御弁29の開度を閉じる信号を流量制御弁29に出力する。

【0017】本実施例では上記の構成としたので、例え ば負荷電流が急減した場合には、その信号が電流検出器 35から温度制御器37aに入力され、温度制御器37 aではまずただちに燃焼空気温度設定値を定常値より低 い温度に設定しなおして保存し、この設定しなおされた 燃焼空気温度設定値と燃焼空気温度値とを比較し、燃焼 空気温度の方が高いので、流量制御弁29の開度を開く 信号を流量制御弁29に出力する。ひきつずいて触媒温 度センサ6の出力を基に改質触媒2の温度が所定値より も高ければさらに流量制御弁29の開度を開く信号を流 量制御弁29に出力する。これにより燃焼用空気の一部 20 bはパイパス路28を通流することとなり、また予 熱器22を流れる燃焼用空気の一部20 aの流量は減少 する。このため、燃焼用空気の一部20aが予熱器22 で燃料改質器排ガス30から受け取る熱量は減少すると ともに、外気温のままの低温の燃焼用空気の一部20b がパーナ3に直接流入するので、パーナ3に供給される 燃焼用空気20の温度は急速に低下する。これにより負 荷電流が急減し、オフガス19中の水素含有量が増加 し、パーナ3での発熱量が増大しても、燃焼用空気20 の供給量を増加することなしに燃焼ガスの温度が急上昇 することがなくなり、改質触媒2の過度の温度上昇を防 止することができる。また、パーナ3での燃焼で得られ る燃焼ガスの温度を短時間で降下させることができ、改 30 質触媒の温度を所定の設定値に短時間で良好な応答性で 制御できる。

【0018】図3は本発明のさらに異なる実施例の燃料 電池発電装置のプロセスフロー図である。図1,図2お よび図4と同一部分には同じ符号を付しその説明を省略 する。図3において、21は燃焼用空気20を供給する 可変供給能力の空気プロアである。37 bは温度制御器 であり、触媒温度センサ6、燃焼空気温度センサ34お よび電流検出器35からの信号を入力し、燃料電池本体 7の負荷電流に変化がない場合には、例えば燃料15が 40 天然ガスの場合、燃焼空気温度設定値を定常値である 5 00~ 600℃として温度制御器37b内に保存し、負荷電 流が減少した場合には燃焼空気温度設定値を定常値より 低い温度に設定しなおして保存し、負荷電流が増加した 場合には燃焼空気温度設定値を定常値より高い温度に設 定しなおして保存するとともに、燃焼空気温度センサ3 4の出力値と前記温度制御器37b内に保存されている 前記燃焼空気温度設定値とを比較して、燃焼空気温度が 燃焼空気温度設定値よりも高ければ流量制御弁29の開 度を開く信号を流量制御弁29に出力し、燃焼空気温度 50 が燃焼空気温度設定値よりも低ければ流量制御弁29の 開度を閉じる信号を流量制御弁29に出力し、以降改質 触媒2の温度の推移に応じて改質触媒2の温度が所定値 よりも高ければさらに流量制御弁29の開度を開き、改 質触媒2の温度が所定値よりも低ければ流量制御弁29 の開度を閉じる信号を流量制御弁29に出力するととも に、流量制御弁29の開度が全開されてもなお改質触媒 2の温度が所定値よりも高ければ供給能力を増大させる 信号を、流量制御弁29の開度が全閉されてもなお改質 触媒2の温度が所定値よりも低ければ供給能力を低減さ せる信号を、空気ブロア21に出力する。

【0019】本実施例では上記の構成としたので、例え ば負荷電流が急減した場合には、その信号が電流検出器 35から温度制御器37bに入力され、温度制御器37 b ではまずただちに燃焼空気温度設定値を定常値より低 い温度に設定しなおして保存し、この設定しなおされた 燃焼空気温度設定値と燃焼空気温度値とを比較し、燃焼 空気温度の方が高いので、流量制御弁29の開度を開く 信号を流量制御弁29に出力する。ひきつずいて触媒温 度センサ6の出力を基に改質触媒2の温度が所定値より も高ければさらに流量制御弁29の開度を開く信号を流 **量制御弁29に出力する。これにより燃焼用空気の一部** 20 bはパイパス路28を通流することとなり、また予 熱器22を流れる燃焼用空気の一部20aの流量は減少 する。このため、燃焼用空気の一部20 aが予熱器22 で燃料改質器排ガス30から受け取る熱量は減少すると ともに、外気温のままの低温の燃焼用空気の一部20b がパーナ3に直接流入するので、パーナ3に供給される 燃焼用空気20の温度は急速に低下する。これにより負 荷電流が急減し、オフガス19中の水素含有量が増加 し、バーナ3での発熱量が増大しても燃焼用空気20の 供給量を増加することなしに燃焼ガスの温度が急上昇す ることがなくなり、改質触媒2の過度の温度上昇を防止 することができる。また、パーナでの燃焼で得られる燃 焼ガスの温度を短時間で降下させることができ、改質触 媒の温度を所定の設定値に短時間で良好な応答性で制御 できる。なお、流量制御弁29の開度が全開されてもな お改質触媒2の温度が所定値よりも高い時は、空気プロ ア21の供給能力を増大させて改質触媒2の温度を所定 値に制御する。

【0020】図3の実施例に対する今まででの説明では、燃料電池発電装置は燃焼空気温度センサ34を有するとともに、温度制御器37bは燃焼空気温度センサ34の出力に関連して、燃料電池本体7の負荷電流に変化がない場合には、燃焼空気温度設定値として定常値を温度制御器37b内に保存し、負荷電流が減少した場合には燃焼空気温度設定値を定常値より低い温度に設定しなおして保存し、負荷電流が増加した場合には燃焼空気温度設定値を定常値より高い温度に設定しなおして保存するとともに、燃焼空気温度センサ34の出力値と前記温

度制御器37b内に保存されている燃焼空気温度設定値 とを比較して、燃焼空気温度が燃焼空気温度設定値より も高ければ流量制御弁29の開度を開く信号を流量制御 弁29に出力し、燃焼空気温度が燃焼空気温度設定値よ りも低ければ流量制御弁29の開度を閉じる信号を流量 制御弁29に出力する機能を備えるとしたが、本発明は これに限られるものではなく、温度センサ34を有しな くてもよい。この場合には温度制御器37bは、燃料電 池本体7の負荷電流が減少した場合にはいったん流量制 御弁29の開度を開く信号を、また燃料電池本体7の負 10 荷電流が増加した場合にはいったん流量制御弁29の開 度を閉じる信号を流量制御弁29に出力し、以降改質触 媒2の温度の推移に応じて改質触媒2の温度が所定値よ りも高ければさらに流量制御弁29の開度を開き、改質 触媒2の温度が所定値よりも低ければ流量制御弁29の 開度を閉じる信号を流量制御弁29に出力するととも に、流量制御弁29の開度が全開されてもなお改質触媒 2の温度が所定値よりも高ければ供給能力を増大させる 信号を、流量制御弁29の開度が全閉されてもなお改質 触媒2の温度が所定値よりも低ければ供給能力を低減さ 20 せる信号を、空気プロア21に出力するものとする。

[0021]

【発明の効果】本発明では、前述した通り予熱器に通流する燃焼用空気をパイパスするパイパス路を配設し、燃焼用空気用の流量制御弁により、改質触媒温度、負荷電流さらには燃焼空気温度に応じてパイパスする空気量を調整することで、予熱器を備えて燃料改質器排ガスの持つ熱量を有効に利用することでシステム効率を低下させることなく、例えば燃焼用空気の温度を低下させる場合、微焼用空気 30

10

の一部を外気の低温のままパイパス路にパイパスさせる ことで、予熱器を小形化できるとともに小容量の空気供 給能力の空気プロアでの運転を可能として補機電力を低 減し、しかも改質触媒温度の負荷応答性を良好に改善で きるという効果を奏する。

#### 【図面の簡単な説明】

【図1】本発明の一実施例の燃料電池発電装置のプロセスフロー図

【図2】本発明の異なる実施例の燃料電池発電装置のプロセスフロー図

【図3】本発明のさらに異なる実施例の燃料電池発電装置のプロセスフロー図

【図4】従来技術による燃料電池発電装置のプロセスフロー図

#### 【符号の説明】

- 1 燃料改質器
- 2 改質触媒
- 3 パーナ
- 6 触媒温度センサ
- 7 燃料電池本体
- 20 燃焼用空気
- 21 空気プロワ
- 22 予熱器
- 28 パイパス路
- 29 流量制御弁
- 33 空気プロワ
- 34 燃焼空気温度センサ
- 35 電流検出器
- 37 温度制御器

